



① Veröffentlichungsnummer: 0 671 384 A1

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG **(2)**

21) Anmeldenummer: 95102923.0

(a) Int. Cl.⁶: **C07C** 255/46, C07C 253/10

2 Anmeldetag: 02.03.95

Priorităt: 07.03.94 DE 4407487

(43) Veröffentlichungstag der Anmeldung: 13.09.95 Patentblatt 95/37

Benannte Vertragsstaaten: **BE DE FR GB**

(71) Anmelder: BASF AKTIENGESELLSCHAFT

D-67056 Ludwigshafen (DE)

(2) Erfinder: Mundinger, Klaus, Dr.

Görlitzerstrasse 24

D-67117 Limburgerhof (DE)

Erfinder: Laqua, Gerhard, Dr.

Neckarpromenade 20

D-68167 Mannheim (DE)

Erfinder: Witzel, Tom, Dr.

Kriemhildstrasse 34

D-67069 Ludwigshafen (DE)

Erfinder: Merger, Franz, Dr.

Max-Slevogt-Strasse 25

D-67227 Frankenthal (DE)

(St.) Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon.

© Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon durch Umsetzung von Isophoron mit Cyanwasserstoff in Gegenwart von quartären Ammoniumkatalysatoren bei Temperaturen von 80 bis 180 °C und Drücken von 0,5 bis 20 bar, indem man als Ammoniumkatalysatoren Salze der allgemeinen Formel I

$$\begin{array}{c|c}
R^1 \\
R^2 & R^4 \\
R^3
\end{array}$$

in der

Х

R1, R2, R3, R4

C1- bis C18-Alkyl, C5- bis C8-Cycloalkyl, Aryl, C7- bis C18-Aralkyl oder C2- bis C18-

Hydroxyalkyl und

HCO₃ oder

bedeuten, mit der Maßgabe, daß R4 für C1- bis C8-Alkyl steht, wenn X

ist, einsetzt.

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon (Isophoronnitril) durch Anlagerung von Cyanwasserstoff an Isophoron in Gegenwart von katalytischen Mengen eines quartären Ammoniumsalzes bei erhöhten Temperaturen.

Aus der US-A-5 011 968 ist ein Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon aus Isophoron und Cyanwasserstoff in Gegenwart von katalytischen Mengen eines quartären Ammonium- bzw. Phosphoniumhydroxidkatalysators bekannt.

Aus der EP-A-502 727 ist bekannt, daß quartäre Ammoniumhydroxide aufgrund ihrer starken Basizität zu HCN-Polymerisation und zu Oligomerisierung des Isophorons führen.

Aus der US-A-5 183 915 ist ein Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon aus Isophoron und Cyanwasserstoff in Gegenwart von quartären Ammoniumcyanid- und Phosphoniumcyanid-katalysatoren bekannt. Diese Katalysatoren sind jedoch teuer und die 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon-Ausbeuten sind verbesserungsbedürftig.

In EP-A-502 707 wird die Verwendung von quartären Ammonium- und Phosphoniumhalogeniden unter Zusatz einer basischen Komponente beschrieben. In Abwesenheit von Wasser wird hierbei eine heterogene Reaktionsmischung erhalten, die einen kontinuierlichen Prozeß erschwert. Die Anwesenheit von Wasser führt hingegen zu einem Isophoronverlust und zu aufwendigen Aufarbeitungsschritten.

Der vorliegenden Erfindung lag daher die Aufgabe zugrunde, den zuvor genannten Nachteilen abzuhelfen.

Demgemäß wurde ein neues und verbessertes Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon durch Umsetzung von Isophoron mit Cyanwasserstoff in Gegenwart von quartären Ammoniumkatalysatoren bei Temperaturen von 80 bis 180 °C und Drücken von 0,5 bis 20 bar gefunden, welches dadurch gekennzeichnet ist, daß man als Ammoniumkatalysatoren Salze der allgemeinen Formel I

in der

R1, R2, R3, R4 C1- bis C18-Alkyl, C5- bis C8-Cycloalkyl, Aryl, C7- bis C18-Aralkyl oder C2- bis C18Hydroxyalkyl und

35 X

25

30

40

45

50

55

bedeuten, mit der Maßgabe, daß R4 für C1- bis C8-Alkyl steht, wenn X

ist, einsetzt.

ist einsetzt.

Das erfindungsgemäße Verfahren läßt sich wie folgt durchführen: Man kann beispielsweise

- a) Isophoron mit dem quartären Ammoniumkatalysatoren vorlegen und Cyanwasserstoff in einem inerten Lösungsmittel oder in Isophoron zugeben oder
- b) Isophoron mit Cyanwasserstoff vorlegen und den quartären Ammoniumkatalysator in einem inerten Lösungsmittel oder Isophoron zugeben oder

c) Isophoron vorlegen und Cyanwasserstoff und den quartären Ammoniumkatalysator in einem inerten Lösungsmittel oder Isophoron zugeben.

Die vorgelegte Reaktionsmischung kann auf die Reaktionstemperatur von 80 bis 180 °C, bevorzugt 100 bis 170 °C, besonders bevorzugt 120 bis 140 °C aufgeheizt werden. Der Reaktionsdruck beträgt in der Regel 0,5 bis 20 bar, bevorzugt 0,9 bis 10 bar, besonders bevorzugt Atmosphärendruck (Normaldruck). Als Reaktionsgefäße bzw. Reaktoren eignen sich beispielsweise Rührreaktoren oder Mischkreise. Die erfindungsgemäße Umsetzung kann diskontinuierlich oder bevorzugt kontinuierlich, beispielsweise dadurch erfolgen, daß ein Amin der allgemeinen Formel II R¹R²R³N mit Dialkylcarbonaten (R⁴O-(C = O)-OR⁴) in Gegenwart von Isophoron und Cyanwasserstoff in einem Rührreaktor oder Mischkreis unter Normaldruck oder unter erhöhtem Druck (2 bis 10 bar) umgesetzt wird, durchgeführt werden.

Als quartäre Ammoniumkatalysatoren I eignen sich quartäre Ammoniumhydrogencarbonate (X = HCO₈) und bevorzugt quartäre Ammoniumalkyl-carbonate (X = O-(C=O)-OR⁴) in der Regel in Mengen von 0,005 bis 5 Mol-%, bevorzugt 0,01 bis 2 Mol-%, besonders bevorzugt 0,05 bis 1 Mol-% bezogen auf Isophoron.

Als Beispiele für die Ammoniumalkylcarbonate ($X = O-(C=O)-OR^4$) als Katalysatoren seien genannt: Tetramethylammoniummethylcarbonat, Methyltributylammoniummethylcarbonat, Tetraethylammoniummethylcarbonat, Tetraethylammoniummethylcarbonat, Tetrabutylammoniummethylcarbonat, Methyltridodecylammoniummethylcarbonat, Tetrabutylammoniummethylcarbonat, Methyltriethylammoniummethylcarbonat, Phenyltrimethylammoniummethylcarbonat, Phenyldimethylammoniummethylcarbonat, Tris-(2-hydroxyethyl)-methylammoniummethylcarbonat, 2-Hydroxyethyl-trimethylammoniummethylcarbonat.

Als Beispiele für die Ammoniumhydrogencarbonate (X = HCO₈) als Katalysatoren seien genannt: Tetramethylammoniumhydrogencarbonat, Methyltributylammoniumhydrogencarbonat, Tetraethylammoniumhydrogencarbonat, Methyltridodecylammoniumhydrogencarbonat, Tetrabutylammoniumhydrogencarbonat, Tetrabutylammoniumhydrogencarbonat, Methyltriethylammoniumhydrogencarbonat, Phenyltrimethyl-ammoniumhydrogencarbonat, Phenyltrimethyl-ammoniumhydrogencarbonat, Phenyltrimethyl-ammoniumhydrogencarbonat, 2-Hydroxyethyl-trimethylammoniumhydrogencarbonat.

Die quartären Ammoniumalkylcarbonate (X = O-(C=O)-OR⁴) können nach EP-A-291 074 durch Reaktion etwa stöchiometrischer Mengen an tertiärem Amin mit Dialkylcarbonaten (R⁴O-(C=O)-OR⁴) hergestellt werden. Die entstehende Lösung kann direkt ohne einen weiteren Verfahrensschritt eingesetzt werden.

Mit diesen Katalysatoren sind besonders kurze Verweilzeiten bei guten Ausbeuten und Selektivitäten erzielbar. Die als Nebenreaktion bekannte Oligomerisierung von Isophoron wird nahezu vollständig vermieden und der zu entsorgende Destillationsrückstand dadurch minimiert.

Als inerte Lösungsmittel eignen sich Wasser und C₁- bis C₂₀-Alkanole, bevorzugt C₁- bis C₈-Alkanole, besonders bevorzugt C₁- bis C₄-Alkanole wie Methanol, Ethanol, n-Propanol, iso-Propanol, n-Butanol, iso-Butanol und tert.-Butanol, aliphatische Kohlenwasserstoffe mit 5 bis 30 C-Atomen, bevorzugt mit 5 bis 20 C-Atomen, besonders bevorzugt mit 5 bis 10 C-Atomen wie n-Pentan, Pentanisomerengemische, n-Hexan, Hexanisomerengemische, n-Heptan, Heptanisomerengemische, n-Octan, Octanisomerengemische, cycloaliphatische Kohlenwasserstoffe mit 5 bis 20 C-Atomen, bevorzugt mit 5 bis 12 C-Atomen, besonders bevorzugt mit 5 bis 8 C-Atomen wie Cyclopentan, Cyclohexan, Cycloheptan und Cyclooctan, polare Lösungsmittel wie Dimethylformamid, Dimethylacetamid, N-Methylpyrrolidon oder cyclische Harnstoffe.

Besonders bevorzugt verwendet man Isophoron als Lösungsmittel.

Zur Neutralisation des Reaktionsaustrages können Säuren z.B. anorganische Säuren wie Phosphorsäure und Schwefelsäure, organische Säuren, beispielsweise Sulfonsäuren wie Methansulfonsäure, Toluolsulfonsäure, Carbonsäuren wie Ameisensäure, Essigsäure, Propionsäure, Malonsäure und Adipinsäure verwendet werden.

Die Substituenten R¹, R², R³, R⁴ und X in den Verbindungen der allgemeinen Formel I haben folgende Bedeutungen:

R1, R2, R3 und R4

- gleich oder verschieden
- C₁- bis C₁₈-Alkyl, bevorzugt C₁- bis C₈-Alkyl wie Methyl, Ethyl, n-Propyl, iso-Propyl, n-Butyl, iso-Butyl, sec.-Butyl, tert.-Butyl, n-Pentyl, iso-Pentyl, sec.-Pentyl, neo-Pentyl, 1,2-Di-methylpropyl, n-Hexyl, iso-Hexyl, sec.-Hexyl, n-Heptyl, iso-Heptyl, n-Octyl, iso-Octyl, besonders bevorzugt C₁-bis C₄-Alkyl wie Methyl, Ethyl, n-Propyl, iso-Propyl, n-Butyl, iso-Butyl, sec.-Butyl und tert.-Butyl,

55

50

15

20

30

- C₅- bis C₈-Cycloalkyl, bevorzugt Cyclopentyl, Cyclohexyl und Cyclooctyl, besonders bevorzugt Cyclopentyl und Cyclohexyl,
- Aryl wie Phenyl, 1-Naphthyl und 2-Naphthyl, bevorzugt Phenyl,
- C₇- bis C₁₈-Aralkyl, bevorzugt C₇- bis C₁₂-Phenylalkyl wie Benzyl, 1-Phenethyl, 2-Phenethyl, 1-Phenyl-propyl, 2-Phenyl-propyl, 3-Phenyl-propyl, 1-Phenyl-butyl, 2-Phenyl-butyl, 3-Phenyl-butyl und 4-Phenyl-butyl, besonders bevorzugt Benzyl, 1-Phenethyl und 2-Phenethyl,
- C₂- bis C₁₈-Hydroxyalkyl, bevorzugt C₂- bis C₁₀-Hydroxyalkyl, besonders bevorzugt C₂ bis C₅-Hydroxyalkyl wie 1-Hydroxyethyl, 2-Hydroxyethyl, 1-Hydroxy-n-propyl, 2-Hydroxy-n-propyl, 3-Hydroxy-n-propyl.

15

20

5

10

X mit der Maßgabe, daß R⁴ für C₁- bis C₈-Alkyl, bevorzugt für C₁-bis C₄-Alkyl, besonders bevorzugt für Methyl und Ethyl steht, wenn X

0

25

ist, einsetzt.

3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon (Isophoronnitril) ist ein Zwischenprodukt zur Herstellung von Isophorondiamin, das als Epoxyhärter oder als Monomer für Polyamine und Polyurethane verwendet wird.

30 Beispiele

Beispiel 1

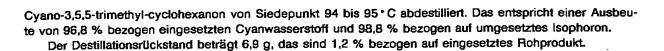
In einer Reaktionsapparatur mit Rührer, Kühler, Thermometer und Tropftrichter werden 622 g (4,5mol) Isophoron und 4,47 g (30 mmol) Tetramethylammoniummethylcarbonat vorgelegt. Innerhalb von 60 min werden bei 120 °C 288,3 g einer Mischung aus Isophoron und Blausäure (3 mol HCN, 1,5 mol Isophoron) zugegeben. Nach Beendigung der Dosierung beträgt die HCN-Konzentration 20 ppm. Anschließend werden 3,5 g 85%iger H₃PO₄ zugegeben und der Reaktionsaustrag bei 0,1 mbar destilliert. Man erhält 426,6 g Isophoron (99 % bezogen auf umgesetztes Isophoron) und 476,8 g 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon (96,2 % bezogen auf eingesetzte HCN).

Beispiel 2

622 g (4,5 Mol) Isophoron werden in Gegenwart von 4,14 g (0,02 mol) Butyltrimethylammoniummethyl-carbonat mit 288,3 g einer Mischung aus 3 mol HCN und 1,5 mol Isophoron innerhalb von 120 min bei einer Temperatur von 115 °C versetzt. Nach Neutralisation mit 4 g H₃ PO₄ wird destilliert. Man erhält 424,3 g Isophoron und 478,3 g 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon. Dies entspricht einer Ausbeute von 98,8 % bezogen auf umgesetztes Isophoron und 96,5 % bezogen auf eingesetzte HCN.

50 Beispiel 3

In einer 2-stufigen Rührkesselkaskade von je 250 ml Volumen werden bei Temperaturen von 120°C stündlich 102,9 g Isophoron, 10,06 g wasserfreier, stabilisatorhaltiger Cyanwasserstoff und 0,72 g einer 50 %igen methanolischen Tetramethylammoniummethylcarbonatlösung dosiert. Der Gehalt an HCN am Auslauf des 2. Reaktors beträgt 100 ppm. Das Reaktionsgemisch wird stündlich mit 0,25 g 85% iger H₃ PO₄ versetzt und in einem Austragsgefäß gesammelt. Nach 24stündiger Vorlaufzeit werden 620 g des stabilisierten Rohgemisches einer fraktionierten Destillation zugeführt. Nach Abtrennung von 2,2 g Leichtsiedern werden bei einem Vakuum von 1 mbar 286,1 g Isophoron vom Siedepunkt 40 bis 42°C und 324,9 g 3-



5 Beispiel 4

622 g (4,5 mol) Isophoron werden bei 120 °C innerhalb von 120 min mit einer Mischung aus 207,3 g (1,5 mol) Isophoron und 81 g (3,0 mol) HCN in Gegenwart von 5,2 g (0,02 mol) einer 50 %igen wäßrigen Tetramethylammoniummethylcarbonatlösung versetzt. 10 min nach Dosierende beträgt die HCN-Konzentration nur noch 140 ppm. Nach Neutralisation mit 4 g H₃ PO₄ wird destilliert. Man erhält nach einem Vorlauf von 3 g 422,6 g Isophoron und 476,7 g 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon. Dies entspricht einer Ausbeute von 96,2 % bezogen auf eingesetzte HCN und 98 % bezogen auf umgesetztes Isophoron.

Beispiel 5

15

25

35

40

45

50

55

622 g (4,5 mol) Isophoron werden in Gegenwart von 4 g (0,021 mol) Triethylmethylammoniummethyl-carbonat mit 288,3 g einer Mischung aus 3 mol HCN und 1,5 mol Isophoron innerhalb von 120 min bei einer Reaktionstemperatur von 120 °C versetzt. Der HCN-Umsatz beträgt nach Reaktionsende 99,9 %. Nach der Neutralisation mit 2,4 g H₃PO₄ wird destilliert. Man erhält 424,1 g Isophoron und 479,2 g 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon; der Destillationsrückstand beträgt 12,8 g, dies entspricht 1,4 % bezogen auf eingesetztes Rohprodukt. Die 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanonausbeute beträgt somit 96,7 %, die Isophoronselektivität 99 %.

Vergleichsbeispiel

Zu 415 g (3 mol) Isophoron, das 12 g (0,077 mol) Tetraethylammoniumcyanid enthält, werden innerhalb von 1 Stunde 81 g (3 mol) Cyanwasserstoff bei einer Reaktionstemperatur von 108 °C zugetropft. Nach einer Nachreaktionszeit von 30 min beträgt die HCN-Konzentration 0,16 %. Der Reaktionsaustrag wird mit 9 g H₃PO₄ neutralisiert und destilliert. Man erhält 15 g Isophoron und 443,6 g 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon. Das entspricht einer Ausbeute von 89,6 % bezogen auf eingesetzte HCN und 93 % bezogen auf umgesetztes Isophoron. Der Destillationsrückstand beträgt 28,2 g, das sind 5,5 % bezogen auf eingesetztes Rohprodukt.

Patentansprüche

 Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon durch Umsetzung von Isophoron mit Cyanwasserstoff in Gegenwart von quartären Ammoniumkatalysatoren bei Temperaturen von 80 bis 180 °C und Drücken von 0,5 bis 20 bar, dadurch gekennzeichnet, daß man als Ammoniumkatalysatoren Salze der allgemeinen Formel I

$$\begin{array}{c|cccc}
R^1 \\
\downarrow \\
R^2 & \stackrel{N}{\longrightarrow} R^4 & X^{\Theta} \\
\downarrow \\
R^3
\end{array} (1)$$

bedeuten, mit der Maßgabe, daß R4 für C1- bis C8-Alkyl steht, wenn X



ist, einsetzt.

- Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon nach Anspruch 1, dadurch gekenneichnet, daß man die Umsetzung in Gegenwart von 0,005 bis 5 Mol-% eines Ammoniumkatalysators der Formel I durchführt.
- 3. Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man die Umsetzung bei Temperaturen von 100 bis 170\$C durchführt.
 - 4. Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man die Umsetzung bei Drücken von 0,9 bis 10 bar durchführt.
- 20 5. Verfahren zur Herstellung von 3-Cyano-3,5,5-trimethylcyclohexanon nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man die Umsetzung bei Atmosphärendruck durchführt.

25

5

30

35

40

45

50

55



EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung EP 95 10 2923

	EINSCHLÄGIGE D	OKUMENTE		
Lategorie	Kennzeichnung des Dokuments m der maßgeblichen 1	it Anguks, soweit erforderlich, Feile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int.CL6)
D,Y	US-A-5 183 915 (FORGUY * das ganze Dokument *	ET. AL.)	1-5	C07C255/46 C07C253/10
D,Y	US-A-5 011 968 (THUNBE * das ganze Dokument *	RG ET. AL.)	1-5	
D,Y	EP-A-0 502 707 (NIPPON * Ansprüche; Beispiele	CHEMICALS CO. LTD.)	1-5	
Y	CHEMICAL ABSTRACTS, vo 4. August 1986, Columb abstract no. 42383u, K. KONDO ET. AL.	ous, Ohio, US;	1-5	
	'3-Cyano-3,5,5-trimeth Seite 698 ;Spalte 1 ; * Zusammenfassung * & JP-A-61 033 157 (NIF LTD.)			
,				
				RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int.Cl.6)
				C07C
		11 Ph. 14 Ph. 17		
Der v	ortiegende Recherchenbericht wurde fü	Abschablatum der Recherche		Prefer
	DEN HAAG	13. Juni 1995	Не	lps, I
Y:vo au A:te O:ni	KATEGORIE DER GENANNTEN DOK in besonderer Bedeutung allein betrachtet in besonderer Bedeutung in Verbindung in it deren Veröffentlichung derselben Kategorie chnologischer Hintergrund ichtschriftliche Offenbarung wischenkteratur	E : illteres Patent nach den Ann einer D : in der Annedi L : aus andern G	fokument, siss jos seldelatum veröfi ung angeführtes ilmden angeführte	H Torriber